PCT

ORGANISATION MONDIALE DE LA PROPRIETE INTELLECTUELLE Bureau international



DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIEE EN VERTU DU TRAITE DE COOPERATION EN MATIERE DE BREVETS (PCT)

(51) Classification internationale des brevets 7: WO 00/61289 (11) Numéro de publication internationale: A1 B01J 23/34, B01D 53/94 (43) Date de publication internationale: 19 octobre 2000 (19.10.00) (81) Etats désignés: BR, CA, CN, IN, JP, KR, MX, NO, US, ZA, PCT/FR00/00909 (21) Numéro de la demande internationale: brevet européen (AT, BE, CH, CY, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL, PT, SE). 10 avril 2000 (10.04.00) (22) Date de dépôt international: Publiée (30) Données relatives à la priorité: Avec rapport de recherche internationale. 12 avril 1999 (12.04.99) 99/04524 FR (71) Déposant (pour tous les Etats désignés sauf US): RHO-DIA CHIMIE [FR/FR]; 25, quai Paul Doumer, F-92408 Courbevoie (FR). (72) Inventeurs; et (75) Inventeurs/Déposants (US seulement): BIRCHEM, Thierry [FR/FR]; 33, avenue Raymond Poincaré, F-75016 Paris (FR). HEDOUIN, Catherine [FR/FR]; 1, rue des Jacinthes, F-60270 Gouvieux (FR). SEGUELONG, Thierry [FR/FR]; 8, rue Rouget-de-L'Isle, F-92800 Puteaux (FR). (74) Mandataire: DUBRUC, Philippe; Rhodia Services, 25, quai Paul Doumer, F-92408 Courbevoie (FR).

- (54) Title: COMPOSITIONS USED AS NOX TRAP, BASED ON MANGANESE AND AN ALKALINE OR ALKALINE-EARTH AND USE FOR TREATING EXHAUST GASES
- (54) Titre: COMPOSITIONS UTILISABLES COMME PIEGE A NOX, A BASE DE MANGANESE ET D'UN ALCALIN OU D'UN ALCALINO-TERREUX ET UTILISATION DANS LE TRAITEMENT DES GAZ D'ECHAPPEMENT

(57) Abstract

The invention concerns compositions used as NOx trap, based on manganese and an alkaline or an alkaline-earth and their use for treating exhaust gases. Said compositions comprise a carrier and an active phase; and they are characterised in that the active phase is based on manganese and at least another element A selected among alkalines or alkaline-earths, the manganese and element A being chemically bound. Said compositions can be used in a process for treating gases to reduce nitrogen oxide emissions, as NOx traps, said gases being derived from internal combustion engines and in particular diesel engines or lean-burn engines.

(57) Abrégé

L'invention concerne des compositions utilisables comme piège à NOx, à base de manganèse et d'un alcalin ou d'un alcalino-terreux et leur utilisation dans le traitement des gaz d'échappement. Ces compositions comprennent un support et une phase active, et elles sont caractérisées en ce que la phase active est à base de manganèse et d'au moins un autre élément A choisi parmi les alcalins et les alcalino-terreux, le manganèse et l'élément A étant chimiquement liés. Ces compositions peuvent être utilisées dans un procédé de traitement de gaz en vue de la réduction des émissions des oxydes d'azote, comme pièges à NOx, ces gaz pouvant provenir de moteur à combustion interne et notamment de moteur diesel ou de moteurs fonctionnant en mélange pauvre.

UNIQUEMENT A TITRE D'INFORMATION

Codes utilisés pour identifier les Etats parties au PCT, sur les pages de couverture des brochures publiant des demandes internationales en vertu du PCT.

Albanie	ES	Espagne	LS	Lesotho	SI	Slovénie
	Fī	Finlande	LT	Lituanie	SK	Slovaquie
	FR	France	LU	Luxembourg		Sénégal
_	GA	Gabon	LV	Lettonie	SZ	Swaziland
	GB	Royaume-Uni	MC	Monaco		Tchad
	GE	Géorgie	MD	République de Moldova	TG	Togo
•	GH	Ghana	MG	Madagascar	TJ	Tadjikistan
	GN	Guinée	MK	Ex-République yougoslave	TM	Turkménistan
Burkina Faso	GR	Grèce		de Macédoine	TR	Turquie
	HU	Hongrie	ML	Mali	TT	Trinité-et-Tobago
	Œ	Irlande	·MN	Mongolie	UA	Ukraine
	IL	Israël	MR	Mauritanie		Ouganda
	IS	Islande	· MW	Malawi		Etats-Unis d'Amérique
	IT	Italie	MX	Mexique		Ouzbékistan
	JP	Japon	NE	Niger		Viet Nam
	KE	Kenya	NL	Pays-Bas		Yougoslavie
Suisse	KG	Kirghizistan	NO	Norvège	zw	Zimbabwe
Côte d'Ivoire	KP	République populaire	NZ	Nouvelle-Zélande		
Cameroun		démocratique de Corée	PL	Pologne		
Chine	KR	République de Corée	PT	Portugal		
Cuba	KZ	Kazakstan	RO	Roumanie		
République tchèque	LC	Sainte-Lucie	RU	Fédération de Russie		
Allemagne	LI	Liechtenstein	SD	Soudan		
Danemark	LK	Sri Lanka		Suède		
Estonie	LR	Libéria	SG	Singapour		
	Bulgarie Bénin Bréail Bélarus Canada République centrafricaine Congo Suisse Côte d'Ivoire Cameroun Chine Cuba République tchèque Allemagne Danemark	Arménie FI Autriche FR Autriche FR Autriche GA Azerbaldjam GB Bosnie-Herzégovine GE Barbade GH Belgique GN Burkina Paso GR Bulgarie HU Bénin IE Brésil IL Bélarus IS Canada IT République centrafricaine JP Congo KE Suisse KG Côte d'Ivoire KP Cameroun Chine KR Cuba KZ République tchèque LC Allemagne LI Danemark LK	Arménie FI Finlande Autriche FR France Autriche FR France Autralie GA Gabon Azerbaldjam GB Royaume-Uni Boanie-Herzégovine GE Géorgie Barbade GH Ghana Belgique GN Guinée Burkina Paso GR Grèce Bulgarie HU Hongrie Bénin IE Irlande Bréail IIL Israèl Bélarus IS Islande Canada IT Italie République centrafricaine JP Japon Congo KE Kenya Suisse KG Kirghizitan Côte d'Ivoire KP République populaire démocratique de Corée Chine KR République de Corée Cuba KZ Kazakstan République tchèque LC Sainto-Lucie Allemagne LI Liechtenstein Danemark LK Sri Lanka	Arménie FI Finlande LT Autriche FR France LU Australite GA Gabon LV Azerbaldjam GB Royaume-Uni MC Bosnie-Herzégovine GE Géorgie MD Barbade GH Ghana MG Belgique GN Guinée MK Burkina Paso GR Grèce Bulgarie HU Hongrie ML Bénin IE Irlande MN Brésil IL Israël MR Bélarus IS Islande MW Canada IT Italie MX Canada IT Italie MX République centrafricaine JP Japon NE Congo KE Kenya NL Suisse KG Kirghizistan NO Côte d'Ivoire KP République populaire NZ Cameroun Chine KR République de Corée PT Cuba KZ Kazakstan RO République tchèque LC Saime-Lucie RU Allemagne LI Liechtenstein SD Danemark LK Sri Lanka SE	Arménie FI Finlande LT Lituanie Autriche FR France LU Luxembourg Australite GA Gabon LV Lettonie Azerbaldjam GB Royaume-Uni MC Monaco Bosnie-Herzégovine GE Géorgie MD République de Moldova Barbade GH Ghana MG Madagascar Belgique GN Guinée MK Ex-République yougoslave Burkina Paso GR Grèce de Macédoine Bulgarie HU Hongrie ML Maii Bénin IE Irlande MN Mongolie Brésil IL Israèl MR Mauritanie Bélarus IS Islande MW Malawi Canada IT Italie MX Mexique République centrafricaine JP Japon NE Niger Congo KE Kenya NL Pays-Bas Suisse KG Kirghizistan NO Norvège Côte d'Ivoire KP République populaire Cameroun Chine KR République de Corée PL Pologne Chine KR République de Corée PT Portugal Cuba KZ Kazakstan RO Roumanie République tchèque LC Sainte-Lucie RU Fédération de Russie Allemagne LI Liechtenstein SD Soudan Danemark LK Sri Lanka SE Subde	Arménie PI Finlande LT Lituanie SK Autriche PR France LU Lutembourg SN Australie GA Gabon LV Lettonie SZ Azetbaldjam GB Royaume-Uni MC Monaco TD Bosnie-Herzégovine GE Géorgie MD République de Moldova TG Barbade GH Ghana MG Madagascar TJ Belgique GN Quinée MK Ex-République yougoslave TM Burkina Paso GR Grèce de Macédoine TR Bulgarie HU Hongrie ML Mali TT Bénin IE Irlande MN Mongolie UA Brésil IL Israël MR Mauritanie UG Bélarus IS Islande MW Malawi US Canada IT Italie MX Mexique UZ République centrafricaine JP Japon NE Niger VN Congo KE Kenya NL Pays-Bas YU Suisse KC Kirghizistan NO Norvège ZW Cote d'Ivoire KP République de Corée PL Pologne Cameroun démocratique de Corée PT Portugal Cuba KZ Kazakstan RO République tchèque LC Saime-Lucie RU Fédération de Russie Allemagne LI Liechzenstein SD Soudan Danemark LK Sri Lanka SE Suède

WO 00/61289 PCT/FR00/00909

COMPOSITIONS UTILISABLES COMME PIEGE A NOX, A BASE DE MANGANESE ET D'UN ALCALIN OU D'UN ALCALINO-TERREUX ET UTILISATION DANS LE TRAITEMENT DES GAZ D'ECHAPPEMENT

RHODIA CHIMIE

5

10

15

20

25

30

35

La présente invention concerne des compositions utilisables comme piège à NOx, à base de manganèse et d'un alcalin ou d'un alcalino-terreux et leur utilisation dans le traitement des gaz d'échappement.

On sait que la réduction des émissions des oxydes d'azote (NOx) des gaz d'échappement des moteurs d'automobiles notamment, est effectuée à l'aide de catalyseurs "trois voies" qui utilisent stoechiométriquement les gaz réducteurs présents dans le mélange. Tout excès d'oxygène se traduit par une détérioration brutale des performances du catalyseur.

Or, certains moteurs comme les moteurs diesel ou les moteurs essence fonctionnant en mélange pauvre (lean burn) sont économes en carburant mais émettent des gaz d'échappement qui contiennent en permanence un large excès d'oxygène d'au moins 5% par exemple. Un catalyseur trois voies standard est donc sans effet sur les émissions en NOx dans ce cas. Par ailleurs, la limitation des émissions en NOx est rendue impérative par le durcissement des normes en post combustion automobile qui s'étendent maintenant à ces moteurs.

Pour résoudre ce problème, on a proposé notamment des systèmes appelés pièges à NOx, qui sont capables d'oxyder NO en NO₂ puis d'adsorber le NO₂ ainsi formé. Dans certaines conditions, le NO₂ est relargué puis réduit en N₂ par des espèces réductrices contenues dans les gaz d'échappement. Ces pièges à NOx ont encore toutefois certains inconvénients. Ainsi, leur domaine de fonctionnement optimal est situé dans une zone de température relativement basse, généralement entre 200°C et 270°C et ils sont peu ou pas efficaces à des températures plus élevées. Il serait donc intéressant de pouvoir disposer d'un système pouvant fonctionner à des températures plus hautes que celles des systèmes actuels. En outre, ils peuvent présenter une stabilité thermique faible en milieu hydrothermal ou en milieu oxydant à haute température. L'amélioration de cette stabilité constituerait donc un avantage. Par ailleurs, ils sont généralement à base de métaux précieux. Or, ces métaux sont chers et leur disponibilité peut être problématique. Il serait aussi intéressant de pouvoir disposer de catalyseurs sans métaux précieux pour en réduire les coûts.

L'objet de l'invention est donc la mise au point d'une composition qui peut être utilisée comme piège à NOx à des températures hautes et, éventuellement, en

WO 00/61289 PCT/FR00/00909

l'absence de métal préci ux. Un autre objet de l'invention est de procurer un piège à NOx à bonn stabilité thermique.

5

10

15

20

25

30

35

Dans ce but, les compositions utilisables comme piège à NOx, selon l'invention, comprennent un support et une phase active, et elles sont caractérisées en ce que la phase active est à base de manganèse et d'au moins un autre élément A choisi parmi les alcalins et les alcalino-terreux, le manganèse et l'élément A étant chimiquement liés; étant exclues, d'une part, les compositions dans lesquelles A est le potassium, où le support est l'oxyde de cérium et où les deux éléments manganèse et potassium sont apportés par le permanganate de potassium dans des proportions atomiques [K]/([K]+[CeO2])=0,16 et [Mn]/([Mn]+[CeO2])=0,16, et étant exclue, d'autre part, la composition dans laquelle A est le potassium et où le support est à base d'un oxyde de cérium, d'un oxyde de zirconium et d'un oxyde de lanthane dans les proportions respectives en poids par rapport aux oxydes de 72/24/2, et où le support présente en outre une capacité de stockage de l'oxygène de 2,8ml d'O2/g.

D'autres caractéristiques, détails et avantages de l'invention apparaîtront encore plus complètement à la lecture de la description qui va suivre, ainsi que des divers exemples concrets mais non limitatifs destinés à l'illustrer.

Par terre rare on entend pour l'ensemble de la description les éléments du groupe constitué par l'yttrium et les éléments de la classification périodique de numéro atomique compris inclusivement entre 57 et 71.

La capacité de stockage de l'oxygène à laquelle il est fait référence dans cette description est déterminée par un test qui évalue la capacité du support ou du produit à successivement oxyder des quantités injectées de monoxyde de carbone d'oxygène et à consommer des quantités injectées d'oxygène pour réoxyder le produit. La méthode employée est dite alternée.

Le gaz porteur est de l'hélium pur à un débit de 10l/h. Les injections se font par l'intermédiaire d'une boucle contenant 16ml de gaz. Les quantités injectées de CO sont effectués en utilisant un mélange gazeux contenant 5% de CO dilué dans l'hélium tandis que les quantités injectées d'O₂ se font à partir d'un mélange gazeux contenant 2,5% d'O₂ dilué dans l'hélium. L'analyse des gaz est effectuée par chromatographie à l'aide d'un détecteur de conductivité thermique.

La quantité d'oxygène consommée permet de déterminer la capacité de stockage d'oxygène. La valeur caractéristique du pouvoir de stockage d'oxygène est exprimée en ml d'oxygène (dans les conditions normales de température et de pression) par gramme de produit introduit et elle est mesurée à 400°C. Les mesures de capacité de stockage d'oxygène données dans la description sont faites sur des produits prétraités à 900°C sous air pendant 6 heures dans un four à moufle.

10

15

20

25

30

35

Les compositions d l'invention comprennent un support et une phase active. Le terme support doit être pris dans un s ns large pour désigner, dans la composition, le ou les éléments majoritaires et/ou soit sans activité catalytique ni activité de piégeag propre, soit présentant une activité catalytique ou de piégeage non équivalente à celle de la phase active; et sur lequel ou sur lesquels sont déposés les autres éléments. Pour simplifier, on parlera dans la suite de la description de support et de phase active ou supportée mais on comprendra que l'on ne sortirait pas du cadre de la présente invention dans le cas où un élément décrit comme appartenant à la phase active ou supportée était présent dans le support, par exemple en y ayant été introduit lors de la préparation même du support.

Selon une caractéristique de l'invention, la phase active est à base de manganèse et d'au moins un autre élément A choisi parmi les alcalins et les alcalino-terreux. Comme élément alcalin, on peut citer plus particulièrement le sodium et le potassium. Comme élément alcalino-terreux, on peut mentionner notamment le baryum. Comme la composition peut comprendre un ou plusieurs éléments A, toute référence dans la suite de la description à l'élément A devra donc être comprise comme pouvant s'appliquer aussi au cas où il y aurait plusieurs éléments A.

Par ailleurs, les éléments manganèse et A sont présents dans la composition de l'invention sous une forme chimiquement liée. On entend par là qu'il y a des liaisons chimiques entre le manganèse et l'élément A résultant d'une réaction entre eux, ces deux éléments n'étant pas simplement juxtaposés comme dans un simple mélange. Ainsi, les éléments manganèse et À peuvent être présents sous la forme d'un composé ou d'une phase de type oxyde mixte. Ce composé ou cette phase peuvent notamment être représentés par la formule $A_x Mn_y O_{2±δ}$ (1) dans laquelle $0.5 \le y/x \le 6$, la valeur de δ dépendant de la nature de l'élément A et de l'état d'oxydation du manganèse. Comme phase ou composé de formule (1) on peut citer à titre d'exemple ceux du type vernadite, hollandite, romanéchite ou psilomélane, birnessite, todorokite, buserite ou lithiophorite. Le composé peut être éventuellement hydraté. Le composé peut par ailleurs avoir une structure lamellaire de type Cdl_2 . La formule (1) est donnée ici à titre illustratif, on ne sortirait pas du cadre de la présente invention si le composé présentait une formule différente dans la mesure bien entendu où le manganèse et l'élément A seraient bien chimiquement liés.

L'analyse par RX ou par microscopie électronique permet de mettre en évidence la présence d'un tel composé.

Le degré d'oxydation du manganèse peut varier entre 2 et 7 et, plus particulièrement entre 3 et 7.

Dans le cas du potassium, cet élément et le manganèse peuvent être présents sous la forme d'un composé de type $K_2Mn_4O_8$. Dans le cas du baryum, il peut s'agir d'un composé de type BaMnO₃.

L'invention couvre le cas où la phase active consiste essentiellement en du manganèse et en un ou plusieurs autres éléments A choisi parmi les alcalins et les alcalino-terreux, le manganèse et l'élément A étant chimiquement liés. Par "consiste essentiellement" on entend que la composition de l'invention peut avoir une activité de piège à NOx en l'absence dans la phase active de tout élément autre que le manganèse et le ou les éléments A, comme par exemple un élément du type métal précieux ou autre métal utilisé habituellement en catalyse.

5

10

15

20

25

30

35

Les compositions de l'invention comprennent en outre un support. Comme support, on peut mettre en œuvre tout support poreux utilisable dans le domaine de la catalyse. Il est préférable que ce support présente une inertie chimique vis à vis des éléments manganèse et A suffisante pour éviter une réaction substantielle d'un ou de ces éléments avec le support qui serait susceptible de gêner la création d'une liaison chimique entre le manganèse et l'élément A. Toutefois, dans le cas d'une réaction entre le support et ces éléments, il est possible de mettre en œuvre des quantités plus importantes de manganèse et d'élément A pour obtenir la liaison chimique recherchée entre ces éléments.

Ce support peut être à base d'alumine. On peut utiliser ici tout type d'alumine susceptible de présenter une surface spécifique suffisante pour une application en catalyse. On peut mentionner les alumines issues de la déshydratation rapide d'au moins un hydroxyde d'aluminium, tel que la bayerite, l'hydrargillite ou gibbsite, la nordstrandite, et/ou d'au moins un oxyhydroxyde d'aluminium tel que la boehmite, la pseudoboehmite et le diaspore.

On peut aussi utiliser une alumine stabilisée. Comme élément stabilisant on peut citer les terres rares, le baryum, le silicium, le titane et le zirconium. Comme terre rare on peut mentionner tout particulièrement le cérium, le lanthane ou le mélange lanthane-néodyme.

La préparation de l'alumine stabilisée se fait d'une manière connue en soi, notamment par imprégnation de l'alumine par des solutions de sels, comme les nitrates, des éléments stabilisants précités ou encore par coséchage d'un précurseur d'alumine et de sels de ces éléments puis calcination.

Le support peut aussi être à base d'un oxyde choisi parmi l'oxyde de cérium, l'oxyde de zirconium ou leurs mélanges.

On peut mentionner notamment pour les mélanges d'oxyde de cérium et d'oxyde de zirconium ceux décrits dans les demandes de brevets EP-A- 605274 et EP-A-735984 dont l'enseignement est incorporé ici. On peut plus particulièrement utiliser les

10

15

20

25

30

35

supports à base d'oxyde de cérium et de zirconium dans lesquels ces oxydes sont présents dans une proportion atomique cérium/zirconium d'au moins 1. Pour ces mêm s supports, on peut aussi utiliser ceux qui se présentent sous forme d'une solution solide. Dans ce cas, les spectres en diffraction X du support révèlent au sein de ce dernier l'existence d'une seule phase homogène. Pour les supports les plus riches en cérium, cette phase correspond en fait à celle d'un oxyde cérique CeO₂ cubique cristallisé et dont les paramètres de mailles sont plus ou moins décalés par rapport à un oxyde cérique pur, traduisant ainsi l'incorporation du zirconium dans le réseau cristallin de l'oxyde de cérium, et donc l'obtention d'une solution solide vraie.

On peut encore mentionner pour les mélanges d'oxyde de cérium et d'oxyde de zirconium à base de ces deux oxydes et en outre d'oxyde de scandium ou d'une terre rare autre que le cérium, et notamment ceux décrits dans la demande de brevet WO 97/43214 dont l'enseignement est incorporé ici. Cette demande décrit en particulier des compositions à base d'un oxyde de cérium, d'un oxyde de zirconium et d'un oxyde d'yttrium, ou encore, outre l'oxyde de cérium et l'oxyde de zirconium à base d'au moins un autre oxyde choisi parmi l'oxyde de scandium et les oxydes de terres rares à l'exception du cérium, dans une proportion atomique cérium/zirconium d'au moins 1. Ces compositions présentent une surface spécifique après calcination 6 heures à 900°C d'au moins 35m²/g et une capacité de stockage de l'oxygène à 400°C d'au moins 1,5ml d'O2/g.

Selon un mode de réalisation particulier de l'invention, le support est à base d'oxyde de cérium et il comprend en outre de la silice. Des supports de ce type sont décrits dans les demandes de brevets EP-A-207857 et EP-A-547924 dont l'enseignement est incorporé ici.

La teneur totale en manganèse, alcalin, et alcalino-terreux peut varier dans de larges proportions. La teneur minimale est celle en deçà de laquelle on n'observe plus d'activité d'adsorption des NOx. Cette teneur peut être comprise notamment entre 2 et 50%, plus particulièrement entre 5 et 30%, cette teneur étant exprimée en % atomique par rapport à la somme des moles d'oxyde(s) du support et des éléments concernés de la phase active. Les teneurs respectives en manganèse, alcalin, et alcalino-terreux peuvent aussi varier dans de larges proportions, la teneur en manganèse peut être notamment égale à, ou proche de celle en alcalin ou alcalino-terreux.

Selon une variante intéressante de l'invention, l'alcalin est le potassium dans une teneur (comme exprimée ci-dessus) qui peut être comprise entre 10 et 50% et plus particulièrement entre 30 et 50%.

On peut préparer les compositions de l'invention par un procédé dans lequel on met en contact le support avec le manganèse et au moins un autre élément A ou avec des précurseurs du manganèse et d'au moins un autre élément A et où on calcine

10

15

20

25

30

35

l'ensemble à une température suffisante pour créer une liaison chimique entre le manganèse et l'élém nt A.

Une méthode utilisable pour la mise en contact précitée est l'imprégnation. On forme ainsi tout d'abord une solution ou une barbotine de sels ou de composés des éléments de la phase supportée.

A titre de sels, on peut choisir les sels d'acides inorganiques comme les nitrates, les sulfates ou les chlorures.

On peut aussi utiliser les sels d'acides organiques et notamment les sels d'acides , carboxyliques aliphatiques saturés ou les sels d'acides hydroxycarboxyliques. A titre d'exemples, on peut citer les formiates, acétates, propionates, oxalates ou les citrates.

On imprègne ensuite le support avec la solution ou la barbotine.

On utilise plus particulièrement l'imprégnation à sec. L'imprégnation à sec consiste à ajouter au produit à imprégner un volume d'une solution aqueuse de l'élément qui est égal au volume poreux du solide à imprégner.

Il peut être avantageux d'effectuer le dépôt des éléments de la phase active en deux étapes. Ainsi, on peut avantageusement déposer le manganèse dans un premier temps puis l'élément A dans un deuxième.

Après imprégnation, le support est éventuellement séché puis il est calciné. Il est à noter qu'il est possible d'utiliser un support qui n'a pas encore été calciné préalablement à l'imprégnation.

Le dépôt de la phase active peut aussi se faire par atomisation d'une suspension à base de sels ou de composés des éléments de la phase active et du support. On calcine ensuite le produit atomisé ainsi obtenu.

Comme indiqué plus haut, sont exclues de la présente invention les compositions pour lesquelles le support est en oxyde de cérium, l'élément A est le potassium, dans les proportions de Mn et K indiquées et où le précurseur du potassium et du manganèse utilisé dans le procédé de préparation, qui vient d'être décrit, est le permanganate de potassium.

La calcination se fait, comme indiqué plus haut, à une température suffisante pour créer une liaison chimique entre le manganèse et l'élément A. Cette température varie suivant la nature de l'élément A mais, dans le cas d'une calcination sous air, elle est généralement d'au moins 600°C plus particulièrement d'au moins 700°C, elle peut être notamment comprise entre 800°C et 850°C. Des températures supérieures ne sont généralement pas nécessaires dans la mesure où la liaison chimique entre le manganèse et l'élément A est déjà formée mais par contre elles peuvent entraîner une diminution de la surface spécifique du support susceptible de diminuer les propriétés catalytiques de la composition. La durée de la calcination dépend notamment de la

WO 00/61289 PCT/FR00/00909

température et elle est fixée aussi de manière à êtr suffisante pour créer une liaison chimiqu des éléments.

L s compositions de l'invention telles que décrit s plus haut se présentent sous forme de poudres mais elles peuvent éventuellement être mises en forme pour se présenter sous forme de granulés, billes, cylindres ou nids d'abeille de dimensions variables.

5

10

15

20

25

30

35

L'invention concerne aussi un procédé de traitement de gaz en vue de la réduction des émissions des oxydes d'azote mettant en œuvre les compositions de l'invention.

Les gaz susceptibles d'être traités par la présente invention sont, par exemple, ceux issus de turbines à gaz, de chaudières de centrales thermiques ou encore de moteurs à combustion interne. Dans ce dernier cas, il peut s'agir notamment de moteurs diesel ou de moteurs fonctionnant en mélange pauvre.

Les compositions de l'invention fonctionnent comme pièges à NOx lorsqu'elles sont mises en contact avec des gaz qui présentent une teneur élevée en oxygène. Par gaz présentant une teneur élevée en oxygène, on entend des gaz présentant un excès d'oxygène par rapport à la quantité nécessaire pour la combustion stœchiométrique des carburants et, plus précisément, des gaz présentant un excès d'oxygène par rapport à la valeur stœchiométrique $\lambda = 1$, c'est à dire les gaz pour lesquels la valeur de λ est supérieure à 1. La valeur λ est corrélée au rapport air/carburant d'une manière connue en soi notamment dans le domaine des moteurs à combustion interne. De tels gaz peuvent être ceux de moteur fonctionnant en mélange pauvre (lean burn) et qui présentent une teneur en oxygène (exprimée en volume) par exemple d'au moins 2% ainsi que ceux qui présentent une teneur en oxygène encore plus élevée, par exemple des gaz de moteurs du type diesel, c'est à dire d'au moins 5% ou de plus de 5%, plus particulièrement d'au moins 10%, cette teneur pouvant par exemple se situer entre 5% et 20%.

L'invention s'applique aussi aux gaz du type ci-dessus qui peuvent contenir en outre de l'eau dans une quantité de l'ordre de 10% par exemple.

L'invention concerne aussi un système pour le traitement de gaz en vue de la réduction des émissions des oxydes d'azote, gaz qui peuvent être du type de ceux mentionnés précédemment et tout particulièrement ceux présentant un excès d'oxygène par rapport à la valeur stœchiométrique. Ce système est caractérisé en ce qu'il comprend une composition telle que décrite plus haut. Ainsi, il peut comprendre un revêtement (wash coat) à propriétés catalytiques et à base de ces compositions, sur un substrat du type par exemple monolithe métallique ou en céramique.

Enfin, l'invention concerne aussi l'utilisation des compositions dans la fabrication d'un tel système.

Des exemples vont maintenant être donnés.

Dans c s exemples, le test d'évaluation des pièges à NOx est réalisé de la manière suivante :

On charge 0,15 g du piège à NOx en poudre dans un réacteur en quartz. La poudre utilisée a préalablement été compactée puis broyée et tamisée de manière à isoler la tranche granulométrique comprise entre 0,125 et 0,250 mm.

Le mélange réactionnel à l'entrée du réacteur a la composition suivante (en volume):

- NO: 300 vpm

10 - O2 : 10 %

- CO₂ : 10 % - H₂O : 10 %

- N₂ : qsp 100 %

Le débit global est de 30 NI/h.

15 La VVH est de l'ordre de 150.000 h⁻¹.

Les signaux de NO et NOx (NOx = NO + NO₂) sont enregistrés en permanence, ainsi que la température dans le réacteur.

Les signaux de NO et NOx sont donnés par un analyseur de NOx ECOPHYSICS, basé sur le principe de la chimiluminescence.

L'évaluation des pièges à NOx s'effectue en déterminant la quantité totale de NOx adsorbés (exprimée en mgNO/g de phase piège ou active) jusqu'à saturation de la phase piège. L'expérience est répétée à différentes températures entre 250°C et 500°C. Il est ainsi possible de déterminer la zone de température optimale pour le fonctionnement des pièges à NOx.

25

30

35

20

EXEMPLES 1 à 12

Matières premières:

On utilise du nitrate de manganèse Mn(NO₃)₂,4H₂O, du nitrate de potassium KNO₃ 99,5%, du nitrate de baryum Ba(NO₃)₂ 99,5% et du nitrate de sodium NaNO₃ 99,5%.

Les supports utilisés sont un oxyde de cérium HSA5[®] de Rhodia, un oxyde de cérium HSA1[®] de Rhodia, un oxyde de zirconium comprenant de l'oxyde de cérium (proportions respectives en poids ZrO₂/CeO₂ de 80/20), un oxyde de cérium comprenant de la silice (99,15% CeO₂, 0,85% SiO₂) HSA514[®] de Rhodia, tous ces supports ont été calcinés 2 heures à 500°C.

Préparation de la composition :

La phase active est à base de manganèse avec un autre élément A qui est K, Ba ou Na

On procède de la manière suivante :

5

1ère étape: Dépôt du 1er élément supporté

Cette étape consiste à déposer l'élément Mn dans une proportion de 10% atomique par rapport au nombre de moles de l'élément et de moles d'oxyde(s) du support à savoir:

10 [Mn]/([Mn] + [Oxyde(s) du support])=0,1 soit [Mn]=0,1 et [Oxyde(s) du support]=0,9.

2ième étape: Dépôt du 2ième élément supporté

Elle consiste à déposer le deuxième élément supporté à savoir 10% atomique de 15 A par rapport à la somme des nombres de moles d'oxyde soit :

> [A]/([Mn] + [A] +[Oxyde(s) du support])=0,1 avec A= K, Ba ou Na

On utilise l'imprégnation à sec qui consiste à imprégner le support considéré avec l'élément supporté dissout dans une solution de volume égal au volume poreux du support (déterminé à l'eau : 0,5cm³/g) et de concentration permettant d'atteindre le dopage recherché.

Dans le cas présent les éléments sont imprégnés sur le support l'un à la suite de l'autre.

Le protocole opératoire est le suivant:

25

35

20

- Imprégnation à sec du premier élément
- Séchage à l'étuve (110°C, 2H)
- Calcination 2h 500°C (5°C/min)
- Imprégnation à sec du deuxième élément
- Séchage à l'étuve (110°C, 2H)

Après l'imprégnation, les produits sont calcinés à 500°C, 600°C, 700°C, 800°C ou 850°C, 6 heures sous air.

Les compositions suivantes ont ainsi été préparées :

Pour les exemples 1 à 8 on a utilisé le support HSA5[®], pour les exemples 9 et 10 le support HSA514[®], pour l'exemple 11 le support ZrO₂/CeO₂ et pour l'exemple 12 le support HSA1[®].

Exemple 1 comparatif : [Mn]=10% atomique, [K]=10% atomique, calciné 2h à 500°C SBET= 115m²/g.

25

30

35

Ex mple 2 : [Mn]=10% atomique, [K]=10% atomique, calciné 2h à 600°C SBET= 106m²/g.

Exemple 3 : [Mn]=10% atomiqu , [K]=10% atomique, calciné 2h à 700°C SBET= 15m²/g.

Exemple 4 : [Mn]=10% atomique,[K]=10% atomique, calciné 6h à 850°C, SBET= 12m²/g.

Exemple 5 comparatif : [Mn]=10% atomique, [Ba] =10% atomique, calciné 2h à 500°C SBET= 112m²/g.

Exemple 6 : [Mn]=10% atomique, [Ba]=10% atomique, calciné 6h à 850°C SBET= 23m²/g.

Exemple 7 comparatif : [Mn]=10% atomique, [Na]=10% atomique, calciné 2h à 500°C SBET= 112m²/g.

Exemple 8 : [Mn]=10% atomique, [Na]=10% atomique, calciné 6h à 850°C SBET= 6m²/g.

Exemple 9 : [Mn]=10% atomique, [K]=10% atomique, calciné 2h à 800°C SBET= 6m²/g.

Exemple comparatif 10 : on utilise la même composition que dans l'exemple 9 mais calcinée 2h à 500°C SBET= 111m²/g.

Exemple 11 : [Mn]=10% atomique, [K]=10% atomique, calciné 6h à 850°C SBET= $11m^2/g$.

Exemple 12 : [Mn]=10% atomique, [K]=10% atomique, calciné 6h à 850°C SBET= 5m²/g.

SBET signifie la surface spécifique B.E.T. déterminée par adsorption d'azote conformément à la norme ASTM D 3663-78 établie à partir de la méthode BRUNAUER - EMMETT- TELLER décrite dans le périodique "The Journal of the American Chemical Society, <u>60</u>, 309 (1938)".

Dans le cas des exemples comparatifs, l'analyse RX ne fait apparaître que la phase CeO₂. Dans le cas des exemples 2, 3, 4, 9 et 11, l'analyse RX fait apparaître la phase CeO₂ et une phase de type K₂Mn₄O₈ référencée dans les fiches JCPDS 16-0205. L'analyse par microscopie montre la présence de gros cristaux constitués par Mn et K de 200nm à 300nm environ. Le manganèse est dans des états d'oxydation III et IV. Pour l'exemple 6, l'analyse RX fait apparaître la phase CeO₂ et une phase de type BaMnO₃. Pour l'exemple 8, l'analyse RX fait apparaître la phase CeO₂ et une phase de type Na_{0.7}MnO₂₋₈.

Les résultats pour le piègeage des NOx des produits des exemples sont donnés dans les tableaux ci-dessous, les valeurs indiquées dans les tableaux correspondent à la quantité de NOx stockée. exprimée en mg de NO/g de phase active :

Tableau 1

T (°C)	Ex. 1 comparatif	Ex. 2	Ex. 3	Ex. 4	Ex. 5 comparatif	Ex.6
250	12,4	8,5	5,8		7,4	
300	10,8	13,5	12,9	1,2	5,5	3.6
350	7,1	12,4	12,3	10,2	0,7	4,1
400	2,4	9,5	11,1	9,1	0	1,7
450	0	6,4	8,5	7,4		1,3
500		3,6		6,6		

10

Tableau 2

T (°C)	Ex. 7 comparatif	Ex. 8	Ex. 9	Ex. 10 comparatif	Ex. 11	Ex. 12
250	8,9					·
300	7,8	1,2	1,6	12,2	6	1,7
350	3,1	3,0	5,9	10,5	13,7	10,6
400	0	3,0	7,4	8,3	11,1	9.3
450		1,0	7,5	4,4	10,7	7
500			5,9	0,6	7,6	6,4

On observe pour les compositions de l'invention un déplacement de la Tmax important vers les hautes températures par rapport à des compositions dans lesquelles le manganèse et l'autre élément ne sont pas chimiquement liés. Par ailleurs, ces compositions sont efficaces pour stocker les NOx même en l'absence de platine ou d'un autre métal précieux.

EXEMPLE 13

15 Cet exemple illustre la stabilité thermique des compositions selon l'invention.

On utilise la même composition que pour l'exemple 4 mais on calcine 6h à 750°C dans une atmosphère d'azote contenant 10% en volume d'hydrogène. Les résultats en catalyse de la composition sont donnés dans le tableau ci-dessous dans lequel on a aussi reporté pour comparaison les résultats de l'exemple 4 :

Tableau 3

T (°C)	Ex. 13	Ex. 4
300	2,3	1,2
350	10,4	10,2
400	9,3	9,1
450	6,9	7,4
500	5,4	6,6

On n'observe pas de différences sensibles entre les résultats du produit vieilli de 5 l'exemple 13 et celui de l'exemple 4.

EXEMPLE 14

On utilise dans cet exemple un support à base d'oxyde de cérium, d'oxyde de zirconium et d'oxyde de lanthane dans les proportions respectives en poids CeO₂/ZrO₂/La₂O₃ de 67/23/10 calciné 2 heures à 800°C.

On effectue une imprégnation à sec par du manganèse et du potassium dans les conditions décrites précédemment et dans les proportions en mole suivantes :

[Mn] / ([Mn] + [oxydes du support]) = 0,1

[K] /([K] + [Mn] + [oxydes du support]) = 0.4

Après imprégnation, le produit est calciné 2h à 850°C. Il présente une surface SBET de 2m²/g.

On donne dans le tableau 4 ci-dessous, la quantité de NOx stockée, exprimée comme précédemment.

20

10

Tableau 4

Température	Q NOx
300°C	3,9
350°C	11,5
400°C	20,7
450°C	34,3

On observe dans le cas de cet exemple des quantités de NOx stockées particulièrement élevées.

EXEMPLE 15

On utilise dans cet exemple un support à base d'alumine calciné 2 heures à 500°C. On effectue une imprégnation à sec par du manganèse et du potassium dans les conditions décrites précédemment et dans les proportions en mole suivantes :

$$\label{eq:mn} \begin{tabular}{l} Mn /([Mn] + [Al_2O_3]) = 0.1 $ & [K] /([K] + [Mn] + [Al_2O_3]) = 0.2 \end{tabular}$$

Après imprégnation, le produit est calciné 6h à 750°C. Il présente une surface SBET de 129m²/g.

On donne dans le tableau 5 ci-dessous, la quantité de NOx stockée, exprimée comme précédemment.

Tableau 5

Température	Q NOx
300°C	23,3
350°C	22,2
400°C	18,8
450°C	12,8

REVENDICATIONS

5

15

- 1- Compositions utilisables comme piège à NOx, comprenant un support et une phase active, caractérisées en ce que la phase active est à base de manganèse et d'au moins un autre élément A choisi parmi les alcalins et les alcalino-terreux, le manganèse et l'élément A étant chimiquement liés; étant exclues, d'une part, les compositions dans lesquelles A est le potassium, où le support est l'oxyde de cérium et où les deux éléments manganèse et potassium sont apportés par le permanganate de potassium dans des proportions atomiques [K]/([K]+[CeO2])=0,16 et [Mn]/([Mn]+[CeO2])=0,16, et étant exclue, d'autre part, la composition dans laquelle A est le potassium et où le support est à base d'un oxyde de cérium, d'un oxyde de zirconium et d'un oxyde de lanthane dans les proportions respectives en poids par rapport aux oxydes de 72/24/2, et où le support présente en outre une capacité de stockage de l'oxygène de 2,8ml d'O2/g.
- 2- Compositions selon la revendication 1, caractérisées en ce que l'élément A est le
 20 potassium, le sodium ou le baryum.
 - 3- Compositions selon la revendication 1 ou 2, caractérisées en ce que le support est à base d'un oxyde choisi parmi l'alumine, l'oxyde de cérium, l'oxyde de zirconium ou les mélanges d'oxyde de cérium et d'oxyde de zirconium.

- 4- Compositions selon la revendication 3, caractérisées en ce que le support est à base d'oxyde de cérium et il comprend en outre de la silice.
- 5- Procédé de préparation d'une composition selon l'une des revendications précédentes, caractérisé en ce qu'on met en contact le support avec le manganèse et au moins un autre élément A ou avec des précurseurs du manganèse et d'au moins un autre élément A et en ce qu'on calcine l'ensemble à une température suffisante pour créer une liaison chimique entre le manganèse et l'élément A.
- 6- Procédé de traitement de gaz en vue de la réduction des émissions des oxydes d'azote, caractérisé en ce qu'on utilise une composition selon l'une des revendications 1 à 4.

- 7- Procédé s lon la revendication 6, caractérisé en ce qu'on traite un gaz d'échappement de moteur à combustion interne.
- 8- Procédé selon la revendication 6, caractérisé en ce qu'on traite un gaz présentant un
 excès d'oxygène par rapport à la valeur stœchiométrique.
 - 9- Procédé selon l'une des revendications 7 ou 8, caractérisé en ce que la teneur en oxygène des gaz est d'au moins 2% en volume.
- 10 10- Système pour le traitement d'un gaz d'échappement de moteur à combustion interne, caractérisé en ce qu'il comprend une composition selon l'une des revendications 1 à 4.
- 11- Utilisation d'une composition selon l'une des revendications 1 à 4 pour la fabrication d'un système pour le traitement d'un gaz d'échappement de moteur à combustion interne.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

interr nal Application No PCT/FR 00/00909

a. classification of subject matter IPC 7 B01J23/34 B01D53/94 According to international Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC B. FIELDS SEARCHED Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols) B01J B01D IPC 7 Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used) **EPO-Internal** C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT Relevant to claim No. Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages Category * EP 0 764 460 A (FORD WERKE AG ; FORD FRANCE 1,2,5-7,X 9,10 (FR); FORD MOTOR CO (GB)) 26 March 1997 (1997-03-26) column 4, line 20 - line 41 claim 1 column 1, line 3 - line 6 3 Y 3 WO 97 10892 A (HEDOUIN CATHERINE Y :SEGUELONG THIERRY (FR); BARTHE PHILIPPE (FR); R) 27 March 1997 (1997-03-27) claim 1 DE 197 07 275 A (DAIHATSU MOTOR CO LTD - 1 X ;HOKKO CHEM IND CO (JP)) 9 October 1997 (1997-10-09) examples 2-11 -/--Patent family members are listed in annex. Further documents are tisted in the continuation of box C. X Special categories of cited documents: "I" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance "X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone "E" earlier document but published on or after the international filling date document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified) "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled *O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means in the art. document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed "&" document member of the same patent family Date of mailing of the international search report Date of the actual completion of the international search 29/06/2000 21 June 2000 Authorized officer Name and mailing address of the ISA Europeen Patent Office, P.B. 5818 Patentisan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl. Thion, M Fax: (+31-70) 340-3016

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Interr nel Application No PCT/FR 00/00909

C.(Continu	Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT					
Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages		Relevant to claim No.			
<u> </u>	GB 1 026 904 A (KAISER ALUMINIUM)		1			
X	WO 85 04821 A (ATLANTIC RICHFIELD CO) 7 November 1985 (1985-11-07) claim 36		1			
(GB 2 256 375 A (RIKEN KK) 9 December 1992 (1992-12-09) examples 5-8		1			
		:				

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

, A), ',

Information on patent family members

Interr 1al Application No
PCT/FR 00/00909

	tent document In search report	•	Publication date		Patent family member(s)	Publication date
E P	0764460	A	26-03-1997	US	5837212 A	17-11-1998
	0704400	^	20 03 1337	JP	9112252 A	28-04-1997
WO	9710892	A	27-03-1997	FR	2738756 A	21-03-1997
				AU	7088196 A	09-04-1997
				BR	9610631 A	16-03-1999
				CA	2230714 A	27-03-1997
				CN	1200053 A	25-11-1998
				EP	0861116 A	02-09-1998
				JP 	11500354 T	12-01-1999
DE	19707275	Α	09-10-1997	JP	9271672 A	21-10-1997
				US	5849659 A	15 - 12-1998
GB	1026904	Α		NONE		
WO	8504821	A	07-11-1985	US	4613718 A	23-09-1986
				US	4544786 A	01-10-1985
				US	4544787 A	01-10-1985
				US	4517398 A	14-05-1985
			•	US	4568785 A	04-02-1986
				US	4629718 A	16-12-1986
				AT	81606 T	15-11-1992
		•		AU	584619 B	01-06-1989
				AU	4293085 A	15-11-1985 15-04-1986
				BR CA	8506608 A 1236078 A	03-05-1988
				DE	3586769 D	26-11-1992
				DE	3586769 T	04-03-1993
				DK	579785 A	13-12-1985
				EP	0179869 A	07-05-1986
				ĴΡ	6067473 B	31-08-1994
			•	JP	61501966 T	11-09-1986
				MX	162851 B	28-06-1991
				NO	855022 A	14-02-1986
				US	4794100 A	27-12-1988
				US	4728636 A	01-03-1988
				US	4743575 A	10-05-1988
				US	4634802 A	06-01-1987
GB	2256375	Α	09-12-1992	JP	4354518 A	08-12-1992
				JP	4354519 A	08-12-1992
				JP	4363119 A	16-12-1992
				JP	5115782 A	14-05-1993
				DE	4218060 A	03-12-1992
				US US	5290530 A 5320999 A	01-03-1994 14-06-1994

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Dema Internationale No PCT/FR 00/00909

A. CLASSEMENT DE L'OBJET DE LA DEMANDE CIB 7 B01J23/34 B01D53/94

Selon la classification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classification nationale et la CIB

B. DOMAINES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE

Documentation minimale consultée (système de classification suivi des symboles de classement) CIB 7 B01J B01D

Documentation consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où ces documents relèvent des domaines sur lesquets a porté la recherche

Base de données électronique consultée au cours de la recherche internationale (nom de la base de données, et si réalisable, termes de recherche utilisés)
EPO-Internal

Catégorie °	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'Indication des passages pertinents	no. des revendications vise
X	EP 0 764 460 A (FORD WERKE AG ;FORD FRANCE (FR); FORD MOTOR CO (GB)) 26 mars 1997 (1997-03-26) colonne 4, ligne 20 - ligne 41 revendication 1	1,2,5-7, 9,10
Y	colonne 1, ligne 3 - ligne 6	3
Y	WO 97 10892 A (HEDOUIN CATHERINE ;SEGUELONG THIERRY (FR); BARTHE PHILIPPE (FR); R) 27 mars 1997 (1997-03-27) revendication 1	3
X	DE 197 07 275 A (DAIHATSU MOTOR CO LTD ;HOKKO CHEM IND CO (JP)) 9 octobre 1997 (1997-10-09) exemples 2-11	1
	-/	

<u></u>
Les documents de familles de brevets sont indiqués en annexe
T' document ultérieur publié après la date de dépôt international ou la date de priorité et n'appartenenant pas à l'état de la technique pertinent, mais cité pour comprendre le principe ou la trécrie constituant la base de l'invention. X' document particulèrement pertinent; l'inven tion revendiquée ne peut être considéré comme nouvelle ou comme impliquant une activité inventive par rapport au document considéré isolément. Y' document particulèrement pertinent; l'invent don revendiquée ne peut être considérée comme impliquant une activité inventive lorsque le document est associé à un ou plusieurs autres documents de même nature, cette combinaison étant évidente pour une personne du métier. 8 document qui fait partie de la même famille de brevets.
Date d'expédition du présent rapport de recherche internationale
29/06/2000
le Fonctionnaire autorisé
Thion, M

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Ooms Internationale No PCT/FR 00/00909

	OCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS	In des servendentes de l
atégorie °	identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indicationdes passages pertinents	no, des revendications visées
(GB 1 026 904 A (KAISER ALUMINIUM) revendication 1	1
(WO 85 04821 A (ATLANTIC RICHFIELD CO) 7 novembre 1985 (1985-11-07) revendication 36	1
	GB 2 256 375 A (RIKEN KK) 9 décembre 1992 (1992-12-09) exemples 5-8	1
	<u>i</u> -	

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs aux membres de familles de brevets

Dema internationale No PCT/FR 00/00909

Document brevet cité au rapport de recherche				mbre(s) de la lle de brevet(s)	Date de publication	
EP 0764460 A		26-03-1997	US	5837212 A	17-11-1998	
	0704400	7	20 00 100	JP	9112252 A	28-04-1997
WO	9710892	Α	27-03-1997	FR	2738756 A	21-03-1997
				AU	7088196 A	09-04-1997
				BR	9610631 A	16-03-1999
				CA	2230714 A	27-03-1997
				CN	1200053 A	25-11-1998 02-09-1998
				EP	0861116 A	12-01-1999
				JP 	11500354 T	15-01-1333
DE	19707275	Α	09-10-1997	JP	9271672 A	21-10-1997
				US	5849659 A	15-12-1998
GB	1026904	A		AUCU	N	
WO	8504821	Α	07-11-1985	US	4613718 A	23-09-1986
				US	4544786 A	01-10-1985
				US	4544787 A	01-10-1985
				US	4517398 A	14-05-1985
				US	4568785 A	04-02-1986
				US	4629718 A	16-12-1986
				AT	81606 T	15-11-1992
				AU	584619 B	01-06-1989 15-11-1985
				AU	4293085 A 8506608 A	15-04-1986
				BR CA	1236078 A	03-05-1988
				DE	3586769 D	26-11-1992
				DE	3586769 T	04-03-1993
				DK	579785 A	13-12-1985
				EP	0179869 A	07-05-1986
				JP	6067473 B	31-08-1994
				JP	61501966 T	11-09-1986
				MX	162851 B	28-06-1991
				NO	855022 A	14-02-1986
			•	US	4794100 A	27-12-1988
				US	4728636 A	01-03-1988
				US	4743575 A	10-05-1988
				US	4634802 A	06-01-1987
GB	2256375	A	09-12-1992	JP	4354518 A	08-12-1992
				JP	4354519 A	08-12-1992
				JP	4363119 A	16-12-1992
				JP	5115782 A	14-05-1993
				DE	4218060 A	03-12-1992
				US	5290530 A	01-03-1994 14-06-1994
				US	5320999 A	14-00-1994